DIESEL EXHAUST EMISSION CONTROLLING CATALYST

Patent number:

JP10280950

Publication date: Inventor: 1998-10-20 SATO AKEMI

Applicant:

TOYOTA MOTOR CORP

Classification:

- international:

F01N3/28; F01N3/28; B01D53/94; B01J35/04

- european:

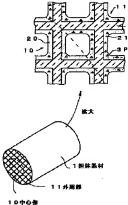
JP19970084045 19970402

Application number: Priority number(s):

JP19970084045 19970402

Abstract of JP10280950

PROBLEM TO BE SOLVED: To prevent the outer peripheral of straight-flow type catalyst from suffering from SOF poison and prevent sulfate from being generated at high temperature. SOLUTION: By changing carrier amount of noble metal, average particle diameter of the noble metal, or specific surface of a coat layer in relation to central part and outer peripheral part, oxidation force in the outer peripheral part is higher than that in the central part. Because high oxidation force oxidizes and cleans SOF even when much SOF contacts with the outer peripheral part, a catalyst is prevented from suffering from SOF poison. In addition, because highest temperature exhaust gas flows in the central part where oxidation force is lowest, sulfate is prevented from being generated.



Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

(19) 日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報 (A) (11) 特許出願公開番号

特開平10-280950 (43)公開日 平成10年(1998)10月20日

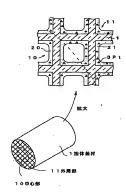
(51) Int. C1. ⁶ 規則に号 F1 F01N 3/28 301 ZAB B01D 53/94 B01J 35/04 Z B01D 53/96 B01D 53/36 103 B 審査請求 未請求 請求項の数4 OL (全7頁) (21) 出願番号 特願平9-84045 (71) 出願人 000003207 トョク自動車株式会社 愛知県豊田市トョク町1番地 トョク自1車株式会社内(74) 代理人 大甲 大月 宏										
ZAB ZAB B01D 53/94 B01D 35/04 Z B01D 53/36 103 B 審査請求 未請求 請求項の数4 OL (全7頁) (21)出願番号 特顧平9-84045 (71)出願人 000003207 (22)出顧日 平成9年(1997)4月2日 トコク自動車株式会社 変知原農田市トコク町1番地 トコク自1番地 トコク自1番車株工会社内	(51) Int. C1. 6		識別書	2号		F1				
B 0 1 D 53/94 B 0 1 J 35/04 Z B 0 1 D 53/36 1 0 3 B 審	F 0 1 N	3/28	3 0	1		F01N	3/28	3 0 1	Q	
B 0 1 J 35/04 B 0 1 D 53/36 1 0 3 B 審査請求 未請求 請求項の数4 O L (全7頁) (21)出願番号 特顯平9-84045 (71)出願人 000003207 トコク自動車株式会社 愛知県豊田市トコク町1番地 トコク目1番地 トコク目1番車 トコク目1			ZAI	3				ZAB		
審査請求 未請求 請求項の数4 OL (全7頁) (21)出願番号 特顧平9-84045 (71)出願人 000003207 トコク自動車株式会社 22)出願日 平成9年(1997)4月2日 (72)契明者 佐藤 あけみ 愛知県豊田市トコク町1番地 トコク自! 単株不会社内	B 0 1 D	53/94				B 0 1 J	35/04		Z.	
(21)出願番号 特願平9-84045 (71)出願人 000003207 トコク自動車株式会社 受知県豊田市トコク町1番地 (72)発明者 佐藤 あけみ 愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自! 単株式会社内	B 0 1 J	35/04				B 0 1 D	53/36	103	В	
トヨク自動車株式会社 大田 大田 大田 大田 大田 大田 大田 大田		審査請求	未請求	請求項の数4	OL			(全)	7頁)	
222) 出願日 平成9年(1997)4月2日 愛知県最田市トコタ町1番地 (72) 発明者 佐藤 あけみ 愛知県豊田市トコタ町1番地 トコタ自 車株式会社内	(21) 出願番号	特願平9-84045				(71) 出願人	000003	207		
(72)発明者 佐藤 あけみ 愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自 車株式会社内							トヨタ	自動車株:	式会社	
愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自 車株式会社内	(22) 出願日	平	成9年(199	97)4月2日			愛知県	豊田市ト	ヨタ町1番地	
車株式会社内						(72) 発明者	佐藤	あけみ		
							愛知県	豊田市ト	ヨタ町1番地	トヨタ自動
(74)代理人 弁理士 大川 宏							車株式	会社内		
						(74)代理人	、弁理士	大川;	宏	
					-					

(54) 【発明の名称】 ディーゼル排ガス浄化用触媒

(57) 【要約】

【課題】ストレートフロー型の触媒の外周部におけるS OF被毒を抑制するとともに、高温時のサルフェートの 生成を抑制する。

【解決手段】貴金属の担持量、貴金属の平均粒径、ある いはコート層の比表面積を中心部と外周部で異ならせる ことにより、中心部より外周部の酸化力を高くする。外 周部にSOFが多く接触しても、高い酸化力によりSO Fが酸化浄化されるためSOF被毒が抑制される。また 最も高温の排ガスが酸化力の最も低い中心部を流れるた め、サルフェートの生成が抑制される。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 担体と該担体に担持された貴金属とよりなりディーゼルエンジンの排気系に装着されるストレートフロー型の排ガス浄化用触媒であって、中心部より外周部の酸化力を高くしたことを特徴とするディーゼル排ガス浄化用幹uku・

【請求項2】 前記貴金属は前記中心部より前記外周部 の方に多く担持されていることを特徴とする請求項1記 載のディーゼル排ガス浄化用触媒。

【請求項3】 前記責金属の平均粒径は前記中心部より 10 前記外周部の方が小さいことを特徴とする請求項1記載のディーゼル排ガス浄化用触媒。

【請求項4】 前記担体はストレートフロー型の基材に コートされてコート層を構成し、該コート層の比表面積 は前記中心部より前記外周部の方が大きいことを特徴と する請求項 1 記載のディーゼル排ガス浄化用触媒、

【発明の詳細な説明】

[0 0 0 1]

【発明の順する技術分野】 本発明はディーゼルエンジン (以下D F という) から排出される排がス中に含まれる HC、CO及びSOF (Soluble Organic Fraction) を 燃焼して浄化する排ガス浄化用触媒に関する。本発明の 融媒は特にSOFを効率吸く浄化することができる。 【0002】

【従来の核析】 がソリンエンジンについては、排ガスの 酸しい規制とそれに対処できる技術の進歩により、排ガ ス中の有害成分は確実に減少している。しかしDEにつ いては、有害成分が重としてパティキュレート (PM) として排出されるという特異な事情から、規制も技術の 開発もガソリンエンジンに比べて遅れており、有害成分 30 を確実に浄化できる排ガス浄化用触媒の開発が望まれて いる。

【0003】現在までに開発されているDE排ガス浄化 装置としては、大きく分けてストレートフロー型SOF 分解的機と、トゥップを用いる方法(触燃料にと触媒付き)とが知られている。このうちトラップを用いる方法 は、PMを開握して排出を規則するものであり、特にドライス一のDビ車の高い排力に有効である。例えば軸 方向に平行に並んだ多数のハニカムセルをもち、その入 回側間口と出口側間回かそれぞれ交互に市松模様状に関 40 塞された構成のPMフィルタが用いられている。しか し、このPMフィルタでは、ハニカムセル内及びむル壁 中にPMケー解とれて次第に目詰まりするため、排段されたPMを定期的に燃焼させて除去する必要がある。 【0004】一方ストレートフロ一型SOF分解触域と しては、例えば特別等3~8825~5日今解性に示される

ように、ハニカム形状の基材に活性アルミナなどからコ

ート層を形成し、そのコート層にガソリンエンジンと同

様に白金族金属などの貴金属を担持した触媒が知られて

いる。このストレートフロー型SOF分解触媒は、CO

やHCとともにPM中のSOFを酸化分解して浄化す

【0005】このストレートフロ一型SOF分解触媒 は、ドライス一ツの除去率が低いという欠点があるが、 ドライス一ツの量はDEや燃料自体の改良によって低減 することが可能であり、かつ再生処理装置が不要、圧力 損失が小さい、という大きなメリットがあるため、今後 の一段の技術の向上が開停されている。

[0006]

10 【発明が解決しようとする課題】ところでストレートフロー型SOF分解始媒では、排ガス中のSOFは先ずコート層に必要され、次いつコート層に出身を含まれていっていまっては、中心部が得した。ところが排ガス高路内における排ガスの流速は、中心部が得も大きく、流路の管壁近傍ほど小さいという分布をもっている。したがってストレートフロー型の触媒中でも同様の流速分布が生じ、触媒の中心部ほど流速が大きく、外周部ほど流速が小さい。そのため排ガスののよりによく外周部はど流速が小さい。そのため排ガスのよりによく外周部はど流速が小さい。そのため排ガスをしまれています。

10007] すると外周部では貴金属の酸化能力を上回 る量のSOFが埋積する場合があり、過剰のSOFが賃 金属を獲って話を省携たせるという不具合が発生する ことがあった。このような現象はSOF被毒と称されて いる。このような不具合は、貴金属の担持量を多くする などして酸化力を強めることで回避することができる。 しかし酸化力を強めると、高温時に排ガス中のSO2が 酸化されてサルフェートが生成し、PM排出量が逆に増 大するという不具合がある。

30 【0008】本発明はこのような事情に鑑みてなされたものであり、ストレートフロー型の触媒の外周部におけるSOF被毒を抑制するとともに、高温時のサルフェートの生成を抑制することを目的とする。

[0009]

【課題を解決するための手段】上記課題を解決する請求 項 [に記載のアイ・ゼル排が入冷化用機線の特徴は、担 体と担体に担待された貴金属とおなりディーゼルエン ジンの排気系に装着されるストレートフロー型の排がス 冷化用機媒であって、中心部より外周部の酸化力を高く したことにある。

【0010】請求項2に記載のディーゼル排ガス浄化用 触媒の特徴は、請求項1に記載のディーゼル排ガス浄化 用触媒において、費金属は中心部より外周部の方に多く 相持されていることにある。また請求項3に記載のディ ーゼル排ガス浄化用触媒の特徴は、請求項1に記載のディ イーゼル排ガス浄化用触媒において、資金属の平均粒径 は中心施1り外原剤の方が小ないとにある。

【0011】さらに請求項4に記載のディーゼル排ガス 浄化用触媒の特徴は、請求項1に記載のディーゼル排ガ 50 ス浄化用触媒において、担体はストレートフロー型の基 材にコートされてコート層を構成し、コート層の比表面 積は中心部より外周部の方が大きいことにある。

[0 0 1 2]

【発明の実施の形態】請求項1に記載の触媒では、中心 部より外周部の酸化力が高くなるように構成されてい る。したがって外周部にSOFが多く接触しても、高い 酸化力によりSOFが酸化浄化されるためSOF被毒が 抑制される。また排ガスには排気流路内で温度分布が生 じ、流路壁に接する部分が最も温度が低く中心部が最も 高温となる。そしてストレートフロー型の触媒では、外 周部が外部から冷却されるために、触媒内の排ガスはさ らに温度勾配が大きくなる。

【0013】 すなわち請求項1に記載の触媒において は、最も高温の排ガスが酸化力の最も低い中心部を流れ るため、サルフェートの生成が抑制される。このように 中心部より外周部の酸化力を高くするには、種々の構成 が考えられるが、実用的には例えば請求項2に記載の触 媒のように、貴金属の担持量を中心部より外周部の方に 多くする。これにより中心部より外周部の酸化力が高く なり、外周部にSOFが多く堆積しても、高い酸化力に よりSOFが酸化浄化されるためSOF被毒が抑制され る。

【0014】外周部の貴金属の担持量は中心部より少し でも多ければ効果が得られるが、中心部の担持量の2~ 400倍程度とすることが望ましい。2倍未満ではほと んど効果が得られず、400倍を超えて担持しても効果 が飽和するとともにコストが高騰する。貴金属の担持量 は、中心部と外周部とで二段階に異ならせてもよいし多 段階に異ならせることもできる。また中心部から外周部 に向かって連続的に担持量が多くなるようにすることも できる。

【0015】また請求項3に記載の触媒のように、担持 された貴金属の平均粒径を中心部より外周部が小さくな るようにしても、中心部の貴金属の表面積が増大するた め中心部より外周部の酸化力が高くなり、外周部にSO Fが多く堆積しても、高い酸化力によりSOFが酸化浄 化されるためSOF被毒が抑制される。外周部の貴金属 の平均粒径は中心部より少しでも小さければ効果が得ら れるが、中心部の粒径の1/10~1/2程度とするこ とが望ましい。外周部の貴金属の平均粒径が中心部の貴 金属の平均粒径の1/2以上ではほとんど効果が得られ ず、1/10以下とすると使用中に凝集しやすくなって しまう。

【0016】担持された貴金属の平均粒径は、中心部と 外周部とで二段階に異ならせてもよいし多段階に異なら せることもできる。また中心部から外周部に向かって連 続的に平均粒径が小さくなるようにすることもできる。 さらに請求項4に記載の触媒のように、コート層の比表 面積が中心部より外周部の方が大きくなるように構成し てもよい。このように構成することにより外周部におけ 50 材1表面に形成されたコート層20.21と、コート層

る触媒反応が活発になり、中心部より外周部の酸化力が 高くなって、外周部にSOFが多く堆積しても高い酸化 力によりSOFが酸化浄化されるためSOF被毒が抑制 される。

【0017】外周部のコート層の比表面積は中心部より 少しでも大きければ効果が得られるが、中心部のコート 層の比表面積の2~20倍程度とすることが望ましい。 2.倍未満ではほとんど効果が得られず、2.0倍を超える と貴金属が高分散になり使用中に凝集しやすくなってし

10 まう。請求項1~4の触媒において、貴金属としてはP t、Rh、Pd、1rなどが用いられる。中でもPtが 特に酸化活性が高く好ましい。また貴金属の担持量は貴 金属種によって異なるが、触媒容積1リットルに対して Ptの場合には0.05~10g程度が、Rhの場合に は0.05~1g程度が、Pdの場合には0.5~10 g程度が標準である。

【0018】また担体としては、耐熱性が高く比表面積 が高いものが望ましく、アルミナ、シリカ、ジルコニ ア、チタニア、シリカーアルミナ、ゼオライトなどが用 いられる。この担体からストレートフロー型の基材を形 成してもよいし、コージェライトやメタルなどから形成 された基材の表面に上記担体粉末からなるコート層を形

成することもできる。 【0019】請求項2に記載の、貴金属の担持量を中心 部より外周部の方に多くした触媒を製造するには、担体 粉末に貴金属を担持量を異ならせて担持させ、外周部の コート層を担持量の多い粉末で形成するとともに中心部 のコート層を招持量の少ない粉末で形成する方法があ

る。あるいは外周部に貴金属塩の濃度が高い溶液を接触 30 させ、中心部に貴金属塩の濃度が低い溶液を接触させて 担持することもできる。

【0020】また請求項3に記載の、費金属の平均粒径 を中心部より外周部が小さくなるようにするには、担体 粉末に貴金属を担持させ、中心部にコートする粉末を高 温で焼成して担持されている貴金属をシンタリングさせ て平均粒径を大きくする方法、あるいは担持方法を外周 部と中心部で異ならせる方法などを用いることができ

【0021】さらに請求項4に記載の、比表面積が中心 部より外周部の方が大きくなるようにコート層を形成す るには、比表面積の大きな担体粉末で外周部のコート層 を形成し、比表面積の小さな担体粉末で中心部のコート 層を形成する方法が例示される。相体粉末の比表面積を 小さくするには、担体粉末を高温で焼成すればよい。 [0022]

【実施例】以下、実施例及び比較例により本発明を具体 的に説明する.

(実施例1)本実施例の触媒を図1に示す。この触媒は 直径100mmでハニカム形状の担体基材1と、担体基

20,21に担持されたPt3とからなる。中心から直 径80mmの中心部10のコート層20に担持されたP +3より、中心部10の外側の外周部11のコート層2 1 の方に担持されたPt3の方が担持量が多くなってい る。以下、この触媒の製造方法を説明し、構成の詳細な 説明に代える。

【0023】Ptを0.4g含むテトラアンミン白金水 酸塩溶液2000mlに、200gのシリカ粉末(平均 粒径15μm)を浸し1時間攪拌した。攪拌後、120 ℃の乾燥炉で蒸発乾固し、さらに250℃で1時間の熱 10 処理を行って中心部用担体粉末を調製した。そして中心 部用扣体粉末全量と、アルミナ濃度10重量%のアルミ ナゾル200gと、水200gをボールミルにて6時間 混合して中心部用スラリーを調製した。

【0024】一方、Ptを0.6g含むテトラアンミン 白金水酸塩溶液 4 0 0 m l に、4 0 g のシリカ粉末 (平 均粒径 15 μm)を浸し1時間攪拌した。攪拌後、12 0℃の乾燥炉で蒸発乾問し、さらに250℃で1時間の 熱処理を行って外周部用担体粉末を調製した。そして外 周部用担体粉末全量と、アルミナ濃度10重量%のアル ミナゾル40gと、水40gをボールミルにて6時間混 合して外周部用スラリーを調製した。

【0025】次に、容積1.3リットルのコーディエラ イト製ハニカム状の担体基材1を用意し、図2に示すよ うにテフロンからなる外周シール材 4 を用いて担体基材 1の外周部11の両端面をリング状にシールした。これ により担体基材1のハニカム通路は、中心部10のみが 表出している。その後外間シール材 4 でシールされた扣 体基材1を中心部用スラリーに浸漬し、引き上げて余分 なスラリーを吹き払った後120℃で6時間乾燥し50 0℃で1時間焼成して、中心部10のみにコート層20 を形成した。コート層20は担体基材1の容積1リット ル当たり100g形成され、Pt3は担体基材1の容積 1リットル当たり0.2g担持されている。

【0026】次に外周シール材4を剥がし、図3に示す ように中心部10の両端面をテフロンからなる中心シー ル材5で真円状にシールした。これによりコート層20 が形成された中心部10のハニカム浦路は表出せず、外 周部 1 1 のハニカム通路のみが表出している。その後中 心シール材 5 でシールされた担体基材 1 を外周部用スラ リーに浸漬し、引き上げて余分なスラリーを吹き払った 後120℃で6時間乾燥し500℃で1時間焼成して、 外周部11のみにコート層21を形成した。コート層2 1は担体基材1の容積1リットル当たり100g形成さ れ、Pt3は担体基材1の容積1リットル当たり1.5 g担持されている。

【0027】(比較例1) Ptを1.7g含むジニトロ ジアンミン白金硝酸塩水溶液2000mlに、200g のシリカ粉末 (平均粒径15 µm)を浸し1時間攪拌し た。提拌後、120℃の乾燥炉で蒸発乾固し、さらに2 50 【0033】

50℃で1時間の熱処理を行って担体粉末を調製した。 そして担体粉末全量と、アルミナ濃度10重量%のアル ミナゾル200gと、水200gをボールミルにて6時 間混合してスラリーを調製した。

【0028】次に、外周シール材4及び中心シール材5 を用いず、実施例1と同様の担体基材1全体を上記スラ リーに浸漬し、引き上げて余分なスラリーを吹き払った 後120℃で6時間乾燥し500℃で1時間焼成してコ ート層を形成した。コート層は担体基材1の容積1リッ トル当たり100g形成され、Ptは担体基材1の全体 に均一に容積1リットル当たり0.85g担持されてい

【0029】(比較例2)外周シール材4及び中心シー ル材5を用いず、実施例1と同様の担体基材1全体を実 施例1と同様の中心部用スラリーに浸漬し、引き上げて 余分なスラリーを吹き払った後120℃で6時間乾燥し 500℃で1時間焼成してコート層を形成した。コート

層は担体基材1の容積1リットル当たり100g形成さ れ、Ptは担体基材1の全体に均一に容積1リットル当 20 たり0.2 g担持されている。

【0030】(比較例3)外周シール材4及び中心シー ル材5を用いず、実施例1と同様の担体基材1全体を実 施例1と同様の外周部用スラリーに浸漬し、引き上げて 余分なスラリーを吹き払った後120℃で6時間乾燥し 500℃で1時間焼成してコート層を形成した。コート 層は担体基材 1 の容積 1 リットル当たり 1 0 0 g形成さ れ、Ptは担体基材1の全体に均一に容積1リットル当 たり1.5g担持されている。

【0031】(比較例4)外周シール材4で担体基材1 30 の外周部 1 1 の両端面をシールした後、外周部用スラリ 一に浸漬して中心部10にコート層20を形成し、次い で中心シール材5で中心部10の両端面をシールした後 中心部用スラリーに浸漬して外周部11にコート層21 を形成したこと以外は実施例1と同様にして、比較例4 の触媒を調製した。

【0032】この比較例4の触媒におけるPtの担持量 は、中心部10が担体基材1の容積1リットル当たり 1.5g、外周部11が担体基材1の容積1リットル当 たり0.2gであって、実施例1の触媒と正反対の構成 40 となっている。

(試験・評価) 上記のそれぞれの触媒をそれぞれを 2. 6 Lのディーゼルエンジンの排気系に装着し、ベンチ評 価を行った。条件は、エンジン回転数2000rpmと し、入りガス温度200℃と400℃の2水準における PM浄化率を測定した。また実施例 1 と比較例 3 の触媒 については、さらに上記エンジンベンチにて650℃で 100時間運転する耐久試験を行い、その後上記と同様 にしてPM浄化率を測定した。それぞれの結果を表1に 示す。

	Pt担持量(g/l)		PM浄イ	上率 (%)	耐久後PM浄化率(%)		
	中心部	外周部	200℃	400℃	200℃	400℃	
実施例 1	0.2	1.5	2 5	-15	1 6	- 1 0	
比較例1	0.85	0.85	2 1	-70	-	-	
比較例2	0.2	0.2	1 0	-11	-	-	
比較例3	1.5	1.5	3 0	-150	3	-17	
比較例4	1.5	0.2	2 0	-90	-	_	

比較例3の触媒では、全体にPtを高担持量で担持して いるために、高温時におけるサルフェートの生成量が多 くなり、PM浄化率は大きくマイナスとなっている。ま た耐久後の浄化率の低下度合いも大きい。これは、Pt 20 の平均粒径が50点と微細であるために、耐久試験時に Pt粒子に凝集が生じたことに起因している。

【0034】また比較例2の触媒では、全体にPtを低 担持量で担持しているために、高温時のサルフェートの 生成量は少ないものの、低温時のPM浄化率が低くなっ ている。そして実施例1と比較例1及び比較例4の触媒 では、全体のPt担持量は同一であるが、低温時におけ るPM浄化率は実施例 1の触媒が最も優れるうえにサル フェート生成も抑制されている。これは外周部11のP t担持量を中心部10より多くしたことと、内周部のP t担持量を少なくしたことによる効果であることが明ら かである。

【0035】さらに実施例1の触媒は、比較例3の触媒 に比べて耐久後のPM浄化率の低下度合いが少なく、耐 久性にも優れている。

(実施例2)本実施例の触媒を図4に示す。この触媒は 直径100mmでハニカム形状の担体基材1と、担体基 材1表面に形成されたコート層20,21と、コート層 20.21に担持されたPt30.31とからなる。そ して中心から直径80mmの中心部10のコート層20 に担持されたPt30より、中心部10の外側の外周部 11のコート層21に担持されたPt31の方が平均粒 径が小さくなっている。以下、この触媒の製造方法を説 明し、構成の詳細な説明に代える。

【0036】Ptを1.1g含むテトラアンミン白金硝 酸塩水溶液750mlに、75gのシリカ粉末(平均粒 径15 µm)を浸し1時間攪拌した。攪拌後、120℃ の乾燥炉で蒸発乾固し、さらに250℃で1時間の熱処 理を行って外周部用担体粉末を調製した。担持されたP tの平均粒径は50Åである。そして外周部用担体粉末 50 (試験・評価)上記それぞれの触媒について実施例」と

全量と、アルミナ濃度10重量%のアルミナゾル75g と、水75gをボールミルにて6時間混合して外周部用 スラリーを調製した。

【0037】一方、上記と同様に外周部用担体粉末を調 製し、大気中800℃で3時間焼成することにより、担 持されたPtをシンタリングさせて平均粒径を200A とした。この担体粉末を中心部用担体粉末とし、上記と 同様にしてスラリー化して中心部用スラリーを調製し

た。得られた外周部用スラリーと中心部用スラリーを用 い、実施例1と同様にしてコート層20.21を形成し て実施例2の触媒を調製した。Ptはコート層全体に均 一に担持され、その担持量は担体基材の容積 1 リットル 当たり1.5gである。また中心部10のPtの平均粒 30 径は200A、外周部11のPtの平均粒径は50Aで

【0038】(比較例5)実施例2で調製された中心部 用スラリーのみを用い、比較例1と同様にして担体基材 全体にコート層20.21を形成した。Ptはコート層 全体に均一に担持され、その担持量は担体基材の容積1

リットル当たり1、5g、平均粒径は200点である。 【0039】(比較例6)比較例3の触媒をそのまま比 較例6とした。この比較例6の触媒では、Ptは全体に 均一に1.5g/1の担持量で担持され、その平均粒径 40 は50Aである。

(比較例7)外周部用スラリーによって中心部10にコ ート層20を形成し、中心部用スラリーによって外周部 11にコート層21を形成したこと以外は実施例2と同 様にして、比較例7の触媒を調製した。

【0040】Ptはコート層全体に均一に扣持され、そ の担持量は担体基材の容積1リットル当たり1.5gで ある。また中心部10のPtの平均粒径は50A、外周 部11のPtの平均粒径は200Åであって、実施例2 と正反対の構成となっている。

同様にPM浄化率を測定し、結果を表2に示す。 [0 0 4 1]

【表 2】

D+90/4% (\$)

	PIAME	E (A)	LW(ALICHA (9)			
	中心部	外周部	200℃	400℃		
実施例2	200	50	2 7	- 5 9		
比較例5	200	200	1 2	-53		
比較例6	50	50	3 0	-150		
比較例7	50	200	2 0	-7.0		

比較例6の触媒では、Ptの粒径が全体に小さいために 活性が強く、高温時におけるサルフェートの生成量が多 くなり、PM浄化率は大きくマイナスとなっている。

休に大きいために活性が低く、高温時のサルフェートの 生成量は少ないものの、低温時の浄化率も低くなってい る。そして実施例2と比較例7の比較より、実施例2の 触媒の方が低温時の浄化率が高く、これは外周部 1 1 の Ptの平均粒径を中心部10より小さくしたことによる 効果であることが明らかである。

【0043】 (実施例3) 本実施例の触媒を図5に示 す。この触媒は直径 100mmでハニカム形状の担体基 材1と、担体基材1表面に形成されたコート層20.2 1と、コート層 2 0 . 2 1 に担持されたP t とからな る。そして中心から直径80mmの中心部10のコート 層20の比表面積は、中心部10の外側の外周部11の コート層21の比表面積より小さくなっている。以下、 この触媒の製造方法を説明し、構成の詳細な説明に代え る。

【0044】Ptを1.1g含むジニトロジアンミン白 金硝酸塩水溶液750mlに、75gのシリカ粉末(平 均粒径15μm、比表面積200m²/g)を浸し1時 間攪拌した。攪拌後、120℃の乾燥炉で蒸発乾固し、 さらに250℃で1時間の熱処理を行って外周部用担体 40 粉末を調製した。担持されたPtの平均粒径は50Åで ある。

【0045】そして外周部用担体粉末全量と、アルミナ 濃度10重量%のアルミナゾル75gと、水75gをポ ールミルにて6時間混合して外周部用スラリーを調製し た。一方、上記シリカ粉末を大気中950℃で3時間焼 成した。焼成後の比表面積は20m2/gと小さくなっ ている。この焼成後のシリカ粉末を用い、上記と同様に してPtを担持して中心部用担体粉末を調製した。そし

10 アルミナゾル130gと、水130gをポールミルにて 6時間混合して中心部用スラリーを調製した。

【0046】得られた外周部用スラリーと中心部用スラ リーを用い、実施例1と同様にしてコート層20,21 を形成して実施例3の触媒を調製した。 Ptはコート層 全体に均一に担持され、その担持量は担体基材の容積 1 リットル当たり1.5gである。またPtの平均粒径は 100点である。しかしコート層の比表面積が異なり、 中心部10のコート層20の比表面積は20m²/g. 10 外周部 1 1 のコート層 2 1 の比表面積は 2 0 0 m² / g である

(比較例8)実施例3で調製された中心部用スラリーを 用い、比較例1と同様にして担体基材全体にコート層を 形成した。このコート層の比表面積は、全体に均一で2 0 m² / g である。

【0047】(比較例9)比較例3の触媒をそのまま比 較例9とした。この比較例9の触媒では、コート層の比 表面積は全体に均一で200m2/gである。

(比較例10)外周部用スラリーによって中心部10に 【0042】また比較例5の触媒では、Ptの粒径が全 20 コート層20を形成し、中心部用スラリーによって外周 部11にコート層21を形成したこと以外は実施例3と 同様にして、比較例10の触媒を調製した。

> 【0048】この比較例10の触媒では、コート層の比 表面積は中心部20が200m2/g、外周部21が2 0 m2 /gであって、実施例3と正反対の構成となって

> (試験・評価) 上記それぞれの触媒について実施例] と 同様にPM浄化率を測定し、結果を表3に示す。 [0049]

30 【表3】

	比表面和	费(m²/g)	PM浄化率(%)			
	中心部	外周部	200℃	400℃		
実施例3	20	200	2 7	5 8		
比較例8	20	20	8	-50		
比較例9	200	200	3 0	-150		
比較例10	200	20	2 1	-77		

比較例8の触媒では、コート層の比表面積が全体に小さ いために活性が低く、高温時のサルフェートの生成量は 少ないものの、低温時のPM浄化率も低くなっている。 【0050】一方比較例9の触媒では、コート層の比表 面積が全体に大きいために活性が強く、高温時における サルフェートの生成量が多くなり、PM浄化率は大きく て中心部用担体粉末全量と、アルミナ濃度 10 重量%の 50 マイナスとなっている。そして実施例 3 と比較例 1 0 の 11

比較より、実施例3の触媒の方が低温時の浄化率が高 く、これはコート層の比表面積を中心部より外周部を大 きくしたことによる効果であることが明らかである。 [0051]

【発明の効果】すなわち本発明のディーゼル排ガス浄化 用触媒によれば、SOF被毒が抑制されるため低温時の SOF浄化能に優れ、高いSOF浄化率を確保できる。 また高温時のサルフェートの生成も抑制されるため、広 い温度域でPMの排出を抑制することができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の一実施例の触媒の構成説明図である。 【図2】本発明の一実施例の触媒の製造方法に関し、外

12 周部をマスクしている様子を示す説明図である。

【図3】本発明の一実施例の触媒の製造方法に関し、中 心部をマスクしている様子を示す説明図である。

【図4】本発明の第2の実施例の触媒の構成説明図であ

【図5】本発明の第3の実施例の触媒の構成説明図であ

【符号の説明】

1:担体基材

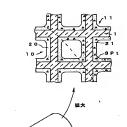
3:Pt

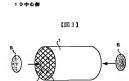
10:

10 中心部 11:外周部

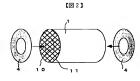
20.21:コート層

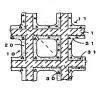
[図1]



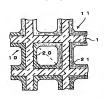


-11





[図4]



[図5]